JPAB

CLIPPEDIMAGE= JP355023067A

PAT-NO: JP355023067A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 55023067 A

TITLE: FORMING METHOD FOR OXIDE POWDER LAYER FOR OPTICAL FIBER

PUBN-DATE: February 19, 1980 INVENTOR-INFORMATION:

NAME

EDAHIRO, TAKAO

HANAWA, FUMIAKI

KUROBA, TOSHIAKI

YOSHIDA, KAZUAKI

SHIBUYA, SEIJI

ASSIGNEE-INFORMATION:

NAME

COUNTRY

NIPPON TELEGR & TELEPH CORP <NTT>

N/A

FURUKAWA ELECTRIC CO LTD:THE

N/A

APPL-NO: JP53095978

APPL-DATE: August 7, 1978

INT-CL_(IPC): C03B037/00; G02B005/172

ABSTRACT:

PURPOSE: To raise the yield of oxide powder formed and to increase the growing speed of an oxide powder layer by feeding glass component contg. raw material to the place of an oxyhydrogen flame in a liquefied state and by vaporizing the material on this side of the flame before contact.

CONSTITUTION: When liquefied raw material for an optical fiber core is fed into jet pass 6 through pipe 12, it is vaporized with heater 16 at base end part 2' of jet pipe 2 and jetted from the tip of pipe 2. At the same time, Ar or the like, H<SB>2</SB> and O<SB>2</SB> are fed into feed passes 7, 8, 9 of flame protection pipe 3, H<SB>2</SB> pipe 4 and O<SB>2</SB> pipe 5 through feed pipes 17, 18, 19, respectively, and the gases are ignited and burned. Using the flame the vaporized raw material is hydrolyzed. While adhering the resulting oxide powder to a rotating stand plate (a place for depositing the powder), the powder is deposited in the axial direction. After forming a powder layer to a predetermined length, feed of the raw material from pipe 12 is stopped, and liquefied raw material for a clad is jetted from the tip of pipe 2 and hydrolyzed. The resulting oxide powder for the clad is deposited around the rodlike core powder layer.

COPYRIGHT: (C)1980, JPO& Japio

II

DWPI

DERWENT-ACC-NO: 1986-237005

DERWENT-WEEK: 198636

COPYRIGHT 1999 DERWENT INFORMATION LTD

TITLE: Forming oxide powder layer for optical fibre - by gasifying raw glass

material and flame blowing on powder deposition zone (J5 19.2.80)

PATENT-ASSIGNEE: FURUKAWA ELECTRIC CO LTD[FURU], NIPPON TELEGRAPH &

TELEPHONE CORPINITE

PRIORITY-DATA: 1978JP-0095978 (August 7, 1978)

PATENT-FAMILY:

PUB-DATE PUB-NO

LANGUAGE PAGES MAIN-IPC

JP 86035139 B JP 55023067 A August 11, 1986 February 19, 1980

004 N/A 000 N/A N/A

APPLICATION-DATA:

PUB-NO

APPL-DESCRIPTOR

APPL-NO

APPL-DATE

JP86035139B

N/A

1978JP-0095978

N/A

August 7, 1978

INT-CL (IPC): C03B007/01; C03B008/04; C03B037/01

ABSTRACTED-PUB-NO: JP86035139B

BASIC-ABSTRACT: Method is claimed to form oxide powder layer for optical fibre.

Raw material contg. glass component is gasified by fire flame and blown with the flame upon powder deposition zone while the material is hydrolysed.

(J55023067-A)

CHOSEN-DRAWING: Dwg.0/1

DERWENT-CLASS: L01 CPI-CODES: L01-F03F2;

(9) 日本国特許庁(JP)

①特許出願公開

⑩公開特許公報(A)

昭55—23067

60Int. Cl.3

C 03 B 37/00 G 02 B 5/172 識別記号

庁内整理番号 7730-4G 7529-2H

⑩公開 昭和55年(1980)2月19日 発明の数 1

審査請求 未請求

(全 5 頁)

ᡚ光フアイバ用酸化物粉末層の形成法

2)特

昭353-95978

20出

昭53(1978) 8月7日

明 枝広隆夫 @発 者

茨城県那珂郡東海村大字白方字 白根162番地日本電信電話公社 茨城電気通信研究所内

塩文明 ⑫発 明

茨城県那珂郡東海村大字白方字 白根162番地日本電信電話公社 茨城電気通信研究所内

黒羽敏明 明 者 ⑫発

市原市八幡海岸通6番地古河電

気工業株式会社千葉電線製造所 内

⑩発 明 者 吉田和昭

> 市原市八幡海岸通6番地古河電 気工業株式会社千葉電線製造所

者一渋谷晟二 ⑫発 明

> 東京都品川区二葉2丁目9番15 号古河電気工業株式会社中央研

究所内

日本電信電話公社 の出 願 X

弁理士 斉藤義雄 理

最終頁に続く

光ファイバ用酸化物粉末層の 発明の名称 形成法

特許請求の範囲

- (1) ガラス成分を含んだ原料を火炎加水分解す るととにより光ファイベ用の酸化物粉末を得 る方法において、液化状態にある原料を火炎 の位置へと給送すると共に該原料を火炎の手 前で気化し、この気化状態の原料を火炎と共 に粉末堆積箇所へ吹きつけながら火炎加水分 解してこれにより反応生成される酸化物粉末 を上記堆積の箇所へ堆積させるようにしたと とを特徴とする光ファイバ用酸化物粉末層の 形成法。
- (2) 火炎の中心より原科が吹き出るようにした 特許請求の範囲第1項に記載の光ファイバ用 酸化物粉末層の形成法。
- (3) 火炎と原料との境界に火炎防護媒体を介在 させるようにした特許請求の範囲第2項に配

載の光ファイバ用酸化物粉末層の形成法。

発明の詳細な説明

本 発明は 火炎加水 分解 により 得られる光ファ イパ用酸化物粉末層の形成法に関するものであ

既知の通り、光遺信部門で用いられる光マア イパは、プリフオームロッド(予成形体)とも 称 する 光 フ ア イ パ 用 母 材 を 加 熱 延 伸 に よる 紡 糸 手段で加工することにより製造されており、と の際の母材はCVD法やVAD法などにより製 造されていた。

因みに、従来の外付けCVD法では、両端支 持して回転状態としたガラス棒の周面に、硅紫 を主成分とし、これにゲルマニウム、燐、硼素 などのハロゲン化物、あるいは有機金属塩をド ーパントとして配合した原料を、気相状態で酸 水素炎と共に吹きつけ、この際の火炎加水分解 により反応生成された酸化物粉末(媒化物質) を上記ガラス棒の周面に付着堆積させるように しており、また、VAD法では、回転台板の板 面に上記と同じく原料ガス、火袋を吹きつけ、 これにより得られる酸化物粉末を向板面へ棒状 に付着堆積させるようにしており、以下このよ りにして得られた棒状物を高温で熱処理してガ ラス化することにより、光ファイバ用母材を得 ていたが、アルゴン、酸素、水果などのキャリ アガスを介した気相反応で上記原料を火炎効水 分解反応部へ供給するようにしている上記を従 来法では、つぎのよりな問題点が生じていた。

つまり、上記の各従来法では、ガス導入管と ガス導出管とを具えた気化槽内に液化原料を収 答しておき、マスフローコントローラ(MFC) により安定した流量に制御されたキャリアガス をガス導入 質から気化槽内に導入してパブリン グさせ、同ガス中に原料をガス化して飽和させ た後、この原料含有のキャリアガスをガス導入 管より火炎加水分解反応部へと給送していたの であるが、この際、酸化物粉末による堆積層の 成長速度を高めるべく上記反応部へ原料ガスを 大量供給しようとしても、酸原料ガス量がその 特開 昭55-23067(2) 蒸気圧や選気量によって制約を受けるため、既 製の気化健慢では所拠の目的が満足に違成できず、このため、気化積内および同様から上配反応部へ至る原料給送タインを高速に保持するといった蒸気圧高級手段や原料ガスが曖齢される機水素炎パーナを大型化するといった過気量増大手段が採られていたのであるが、これでは上配の各手段を受しただけ、設備が高価になると共にそれらの保守管理も離かしくなり、特に原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気量を増大させた場合には、原料ガスの遺気を増大になるといった問題点も有していた。

本発明は上記の問題点に盤み、気相状態で原料を供給するのでなく、腹原料を液化状態として火炎の位置へ給送するようにし、同原料が火炎と接する手前においてこれを気化することにより、火炎加水分解反応による酸化物粉末の収量を増大させると共に同粉末による層の成長速度を高め、しかもこの膝の制御性が簡易化でき

るようたしたものである。

以下本発明の方法を図示と共に説明する。 第1図は本発明法に用いる後世の要部を示したものであり、同図において、(I)は多重管構造のパーナである。

とのパーナ(1) は最内心に細径の原料噴射管(2)を有し、該管(2)の外周に火炎防護管(3)、水素ガス管(4)、酸素ガス管(5)が順次同心状に重合されたもので、これにより原料噴射路(6)、火炎防護維体噴射路(7)、水素ガス噴射路(8)、酸素ガス噴射路(9)がそれぞれ形成されている。

一方、前述した火炎防護管には、火炎防護維体供給路(7)と速速するように、不活性ガス(例えばアルゴン、ヘリウムをど)或は酸素の供給源に適じている供給管切が接続されると共に、水素ガス管(4)および酸素ガス管(5)には、それぞれのガス質射路(8)(9)と速速するように、水素ガス源、酸素ガス源に通じている供給管値(19)が接続される。

本発明では、上記パーナ (I) を主体にした袋置を介して酸化物粉末層を堆積させることにより 所要の光ファイバ用母材を製造することになるが、この際、ステップインデックス型の 屈折率 分布を有する光ファイバ用母材を V A D 法の手順で形成する場合ではつぎのようになる。

まず、光ファイベのコア用となる液化原料を供給管理から原料項射管(2)の原料項射路(6)内へと給送し、この際同管(2)の基準部(2)にある加熱器(3)にある加熱器(3)により上配原料を加熱気化して設管(2)の先端から噴射すると同時に他の各供給管(1)(4)の表の外の

の各噴射ならびに供給路(7)(8)(9)内へと供給した アルゴンなどの不活性ガス、水素ガス、酸素ガ ヌを着 火燃 焼させて 上記気 化原料を この 際の火 炎により加水分解し、これにより反応生成され た酸化物粉末を回転状態とした台板の板面(粉 末単積箇所)に付着させながら設粉末をその軸 方向に堆積させ、ついでコア用の酸化物粉末層 が所定の棒状長され形成された後は、供給管切 からの原料供給を遮断し、そして他方の供給管 切からクラッド用となる液化原料を上配原料噴 射管(2)内に供給すると共にこれを先と同じく気 化して眩管(2)の先端より噴射し、かつ、前配と 同様にして燃焼状態とした酸水素炎により酸気 化原料を加水分解してその反応生成物たるクラ ッド用の酸化物粉末を前記コア用酸化物粉末層 の外風に付着堆積させるのである。

この際、火炎防護管(3)より噴射される火炎防 護媒体としての不活性ガスは、原料と火炎との 間に介在するから、パーナ(1)の先端部に原料粉 や酸化物などが付着するのを阻止するようにな

たガラス原料を、他方の供給管明からは液化したドーパント原料をそれぞれ供給するようにし酸化物粉末層が一層形成されるごとに両供給管 0205の何れか一方、または双方を流量調整して上記原料の成分配合率を所定過りに変化させるようにする。

以上に説明したVAD法、CVD法により得られた神状の酸化物粉末層やガラス神の周面に 積層された酸化物粉末層は高温で処理されてガ ラス化され、これが光ファイバ用母材(プリフ オームロッド)となる。

なお、上配外付けCVD法においては、一基のパーナ(1)へコア用となる原料クラッド用となる原料を切換供給するようにして当該一基のパーナ(1)によりコア用となる酸化物粉末層、クラッド用となる酸化物粉末層を形成するようにしてもよく、また二基以上のパーナ(1)をコア用酸化物粉末の形成用、クラッド用酸化物粉末の形成用、クラッド用酸化物粉末の形成用にそれぞれ使い分けて目的とする酸化物粉末層を形成するようにしてもよい。

特開 昭55-23067(3) り、使つてパーナ(1)の目前りによる燃焼不良や 前火などが防止され、また火力が旺盛を状態と なるパーナ(1)の充分先方にかいて原料と火炎に よる加水分等反応を行なわせるようになる。

また、上記のような反応状態にあるとき、 この際の反応炎による熱が原料費割管(2)内にも伝播するようになるので、加熱器明を介しての液料気化が短時間で促進されるようになる。

つぎに、外付けCVD法によりグレーデッドインデックス辺の屈折率分布を有する光ファイバ用母材を製造する場合につき説明すると、この場合では石英等からなるガラス棒の外間にドーパント配合率の異なる、つまりガラス化した際の屈折率が異なる酸化物粉末層を一層すつ後層形成するのであるから、上記と同様にして液化原料を気化し、これを酸化水果炎により加水分解しながらも、酸化物粉末層が一層形成されるごとに原料成分中のドーパント濃度を変更するようになる。

これに際しては、一方の供給管的から液化し

つぎに本発明法と従来法とを具体的例により 比較説明する。

〔本発明法〕

20 Cの室礁下において四塩化硅素を 2.9 1 ml/mi、四塩化ゲルマニウムを 0.3 9 ml/mi、オキシ塩化類を 0.0 6 5 ml/miの条件で液体 給送すると共にバーナ (1) では原料質射管(2) の基準部(2)でおける気化温度を 1.00~2.00 でとし、火炎防護用アルゴン 0.5 ml/mi、水素 3.2/mi、酸素 6.2/miの火炎により上配原料を反応させたと ころ、粉末堆積 箇所としての基板上には、毎分 1.2 6 g の酸化物粉末(煤化物質)が得られた。

〔従来法〕

原料を気相で供給する状態において、四塩化 健素を40℃、四塩化ゲルマニウムを30℃、 オキシ塩化燐を15℃に保温しつつ、これらの 液構内にそれぞれキャリアガスを100元/mm、 100元/mm、40元/mmで通気し、これによ り得られた原料混合ガスをパーナへ供給し、火 炎防護用アルゴン 1 4 / 麻、水素 2 4 / 麻、酸 素 4 2 / 麻の火炎により反応させたところ、粉 末 堆積箇所には、毎分 0.23 gの酸化物粉末が 得られた。

上記両者の結果で明らかなように、本発明に よるときは従来法に比べてはるかに高い酸化物 粉末収量をあげることができた。

この場合、両法に用いたパーナの外径20mm は共に同じであり、従来法の場合は原料の風度 をさらに高温化することによつて収量の増大が 見こまれるが、この際の制御性を考慮に入れる と07g/mm程度が上記パーナによる収量限界 になつている。

これに対する本発明では、容易に2g/miの 収量をあげることができた。

本発明は上記の通りであるから、つぎのよう な特数効果が得られる。

まず、本発明では原料を液化状態で給送しながらこれを火炎の手前で気化し、火炎加水分解 するようにしているので、当初から気相状態に 特開 昭55-23067(4) して原料供給するようにしている従来例に比し、 酸化物粉末の収量を大幅に高め、放粉末層の成 最速度を格段にアップすることができる。

従って先ってイバ用母材を製造する際の生産 性が向上する。

さらに、本発明では原料を放状で供給する段階においてガラス成分、ドーパント成分が放状混合でき、ではつて多種のドーパントを用いる場合、各ドーパントととにマスフローコントローラを用いていた従来の気相コントロール系に対し、これらの成分調整や制御がきわめて簡易化される。

また、多量のキャリアガスを用いて原料を反応系へ供給する従来例に比し、当該ガスを省略できる利点が 得られると共にキャリアガスの存在によつて反応炎の温度コントロール自由度が制約されるといつたこともなく、従つて火炎加水分解時の反応温度が制御し易くなる。

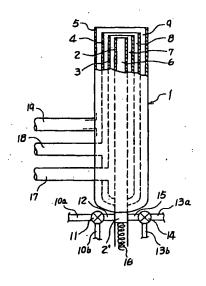
さらに、常礁近傍で蒸気圧の小さいものをド ーパントとする場合、原料を気相で供給する従

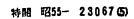
来例では反応炎に至るまでの原料給送ラインを高温に保持する必要があり、従つて設備、温度管理の煩しさからもこれらのドーパントが活用されないといつた問題点があつたが、本発明によるときは火炎の真近で原料を加熱するがけとなり、パーナに至るまで原料を加熱する必要がないので、蒸気圧の小さいドーパントも上記の制約なしに用いられる。

4. 図面の簡単な説明

図面は本発明法に用いる装置の要部を示した 一部切欠正面図である。

- (i) ・・・・・ バーナ
- (2) ••• 原科質射管
- (3) •••• 火炎防護管
- (4) ••••• 水栄ガス管
- (5) ***** 酸素ガス管
- (6) **** 原料吸射路
- (7) •••• 火炎防避媒体喷射路
- (8) ・・・・・ 水米ガス噴射路
- (8)・・・・・ 設架 ガス 吸射路







①出 願 人 古河電気工業株式会社 東京都千代田区丸の内2丁目6 番1号